⑪特許出願公開

® 公開特許公報(A) 平1-204910

®Int. Cl.⁴

識別記号

庁内整理番号

❸公開 平成1年(1989)8月17日

C 08 F 222/06 2/06 MLT MAX 8620-4 J 7224-4 J

審査請求 未請求 請求項の数 3 (全9頁)

図発明の名称 無水マレイン酸共重合体微粒子の製造方法

②特 顧 昭63-30506

20出 頭 昭63(1988) 2月12日

 ⑩発 明 者 大 谷 庄 冶 大阪府泉南郡阪南町鳥取1174

 ⑩発 明 者 室 井 愛 行 和歌山県和歌山市金龍寺丁4-1

⑩発 明 者 福 田 昌 弘 和歌山県和歌山市金龍寺丁4-1

⑩発 明 者 津 嶌 力 雄 和歌山県和歌山市秋葉町 4 - 21

⑪出 願 人 花 王 株 式 会 社 東京都中央区日本橋茅場町1丁目14番10号

⑭代 理 人 弁理士 古 谷 馨

明 細 醬

1. 発明の名称

無水マレイン酸共重合体微粒子の 製造方法

2. 特許請求の範囲

- 1. 無水マレイン酸(a)及びこれと共宜合可能な 1種または2種以上の油溶性ビニル系単量体 (b)を、それらの単量体を溶解するが、得られ る共重合体は溶解しない溶媒中でラジカル共 重合させるに際し、無水マレイン酸(a) 100重 量部に対して、カルボン酸基、水酸基、スル ホン酸基、アミド基及びアミノ基から選ばれ る極性基を有する親水性ビニル系単量体(c) 0.1 ~20重量部の存在下に共重合を行うこと を特徴とする無水マレイン酸共重合体微粒子 の製造方法。
- 無水マレイン酸(a)及びこれと共重合可能な 1 種または2 種以上の油溶性ピニル系単量体 (b)を、それらの単量体を溶解するが、得られ 3 共重合体は溶解しない溶媒中でラジカル共

重合させるに際し、、無水マレイン酸(a) 100 重量部に対して、数平均分子量100,000 以下 の親水性重合体(d) 0.1~20重量部の存在下に 共重合を行うことを特徴とする無水マレイン 酸共重合体微粒子の製造方法。

- 3. 無水マレイン酸と共重合可能な油溶性ビニル系単量体が、炭素数 2 ~22のオレフィン、スチレン系単量体、炭素数 1 ~22のアルキル基をもつアルキルビニルエーテル及び炭素数 2 ~22の脂肪族カルボン酸のビニルエステルからなる群から選ばれるものである請求項 1 又は 2 記載の無水マレイン酸共重合体微粒子の製造方法。
- 3. 発明の詳細な説明

〔産業上の利用分野〕

本発明は、無水マレイン酸共宜合体微粒子の 製造方法に関するものであり、さらに詳しくは、 無機粒子または有機粒子を水系媒体中に分散さ せる際に添加することにより、徐々に水中に溶 け出して分散効果を発揮する徐放性分散剂等の 用途に好適な、無水マレイン酸共重合体微粒子 の製造方法に関するものである。

〔従来の技術〕

無水ジカルボン酸基を有する重合体は、水の存在する系中に添加した場合、徐々に無水酸基が加水分解してカルボン酸基となり、重合体が水溶性を得て系中に溶け出し得るため、徐放性物質として、多方面での応用が考えられている。このような徐放性物質の利用は、例えば薬効を長時間保持させるための医薬・農薬分野での研究が目覚ましいが、一方ではコンクリートの流動性を長時間保持させるためのセメント混和利、すなわちスランプロス防止剤等としても注目されている。

従来より、オレフィンー無水マレイン酸共重合体の水溶性塩がセメント混和剤として知られている(特開昭51-101024号公報等)が、例えば、特開昭60-16851号公報、特開昭61-26543号公報等には、炭素数2~8のオレフィンと無水マレイン酸との共重合体そのものをセメント

この方法においては、セメント粒子の化学的・物理的凝集によるスランプロスの速度と、該無水マレイン酸共重合体の加水分解速度とのバランスが、セメント配合物のスランプロスを防止するために、最も重要な要素となるとされている。

(発明が解決しようとする課題)

該共重合体の加水分解速度は、その分子量及び粒径によって左右されるが、従来は特に粒径をコントロールすることによって、調節する方法がとられてきた。該共重合体が実用的な時間内に加水分解し、系中に溶解してしまうためには、該共重合体粒子の粒径は、0.1~1000mの範囲が良く、好ましくは0.1~10m、特に好ましくは0.1~1 mであるとされる。

無水マレイン酸共重合体は、一般に、溶液重合、塊状重合あるいは沈凝重合等により製造されるが、通常の方法では粒径20㎞~数ミリの凝集体または塊状物として得られるため、これを温式または乾式の粉砕法にて所望の粒径までを設めない。しかしながら、上述温式のサンドミル等でいかに効率良く、粉砕が行われたとしても、多大のエネルギーを要し、製造コストの増加要因となる。

一方、このような粉砕法に対して、分散剤の

本発明の目的は、上記従来の粉砕法及び沈設 重合法における課題を解決することにあり、重, 合体粒子本来の性質を保持しながら、加水分解 速度(徐放速度)を任意に調節することのでき る無水マレイン酸共重合体微粒子を製造する方 法を提供することである。

[課題を解決するための手段]

本発明者らは、上記の課題を解決するために、 鋭意検討を重ねた結果、無水マレイン酸及びこ れと共重合可能な油溶性ビニル系単量体を共重 合させるに際し、観水性ビニル系単量体あるい は観水性重合体の存在下に、沈磯重合させるこ とにより、上記目的が達成されることを見出し、 本発明を完成させるに至った。

即ち、本発明は、無水マレイン酸(a)及びこれと共重合可能な1種または2種以上の油溶性ビニル系単量体(b)を、それらの単量体を溶解するが、得られる共重合体は溶解しない溶媒中でラジカル共重合させるに際し、無水マレイン酸塩、100重量部に対して、カルボン酸基、水酸基、スルホン酸基、アミド基及びアミノ基から選ばれる極性基を有する親水性ビニル系単量体(c) 0.1 ~20重量部の存在下に共重合を行うことを特徴とする無水マレイン酸共重合体微粒子の製造方法を提供するものである。

また、本発明は、無水マレイン酸(a)及びこれと共重合可能な1種または2種以上の油溶性ビ

ニル系単量体(D)を、それらの単量体を溶解するが、得られる共重合体は溶解しない溶媒中でラジカル共重合させるに際し、、無水マレイン酸(a) 100重量部に対して、数平均分子量100,000以下の親水性重合体(d) 0.1~20重量部の存在下に共重合を行うことを特徴とする無水マレイン酸共重合体微粒子の製造方法をも提供するものである。

以下に本発明について詳細に説明する。

本発明において、無水マレイン酸(a)と共重合可能な油溶性ビニル系単量体(以下、共単量体という)(b)としては、炭素数2~22のオレフィン、スチレン系単量体、炭素数1~22のアルキル基を持つアルキルビニルエーテル、炭素数2~22の脂肪族カルボン酸のビニルエステルから遊ばれるものが好ましい。

炭素数 2 ~ 22のオレフィンの具体例としては、 エチレン、プロピレン、イソブチレン、1 ~ ブ テン、2 ~ ブテン、1 ~ ペンテン、2 ~ ペンテ ン、1 ~ ヘキセン、シクロペンテン、2 ~ メチ

ルー1ープテン、シクロヘキセン、2ーメチルー1ーペンテン、3ーメチルー1ーペンテン、4ーメチルー1ーペンテン、2ーエチルー1ープテン、ジイソプチレン、1ーデセン、1ードデセン、1ーオクタデセンなど、直鎖または分枝のオレフィンが挙げられる。

スチレン系単量体の具体例としては、スチレン、αーメチルスチレン、ビニルトルエン、クロルメチルスチレンなどが挙げられる。

また、炭素数 1 ~22のアルキル基を持つアル キルビニルエーテルの具体例としては、メチル ビニルエーテル、エチルピニルエーテル、プチ ルピニルエーテル、ラウリルピニルエーテル、 ステアリルピニルエーテルなどが挙げられる。

炭素数 2 ~22の脂肪族カルボン酸のビニルエステルの具体例としては、酢酸ビニル、プロピオン酸ビニル、ラウリン酸ビニル、ステアリン酸ビニル等が挙げられる。

本発明においては、これら共単量体の 1 種または 2 種以上を無水マレイン酸と共塩合させる

が、上記に例示したものの中でも、炭素数2~8の低級オレフィン、スチレン系単量体、炭素数1~4のアルキル基をもつ低級アルキルビニルエーテルが好ましく用いられ、特にイソプチレン、スチレンが好適である。

本発明において、無水マレイン酸と共単量体 (2種以上を用いる場合はそれらの合計量)と のモル比は、1/2~2/1の範囲であることが望ま しく、より好ましくは1/1.2~1.2/1の範囲であ る。

本発明の第1の態機は、無水マレイン酸(a)と 上記共単量体(b)との共重合を親水性ビニル系単 量体(c)の存在下に行う方法である。

該親水性ピニル系単量体(C)としては、重合性かつ親水性のものであれば、特に限定はされないが、中でも、カルボン酸基、水酸基、スルホン酸基、アミド基及びアミノ基からなる群から選ばれる1種または2種以上の極性基を有するものが好ましい。

カルボン酸基を有する単畳体の具体例として

は、アクリル酸、メタクリル酸、クロトン酸、マレイン酸、フマル酸、イタコン酸、シトラコン酸などのモノまたはジカルボン酸:マレイン酸モノメチル、フマル酸モノメチル、イタコン酸モノメチルなどのジカルボン酸のハーフエステルなどを挙げることができる。

水酸基を有する単量体の具体例としては、2 ーヒドロキシエチルアクリレート、2 ーヒドロ キシエチルメタクリレート (以下、アクリレー ト及びメタクリレートを併せて (メタ) アクリ レートと略す)、ジエチレングリコールモノ(メ タ)アクリレート、2 ーヒドロキシプロピル(メ タ)アクリレート、ポリエチレングリコールモ ノ (メタ) アクリレート、グリセリルモノ (メ タ)アクリレート、アリルアルコール、アリル アルコールのアルキレンオキサイド付加物など の末端または側鎖に水酸基を有するものを挙げ ることができる。

スルホン酸基を有する単量体の具体例として

は、2-アクリルアミド-2-メチルプロパン スルホン酸、スチレンスルホン酸、ピニルスル ホン酸などが挙げられる。

できド基を有すといい。 N.Nージメチル (メタ) アクリルアミド、 N.Nージメチル (メタ) アクリルアミド、 N.Nージエチル (リンカーンド、 ジメチルア (リンカーンド、 ジメチルア (リンカーンで) アクリルアミド (リンカーンで) アマレイン酸とモノブローノエチル (リンカーンで) アミド (ロッカーンで) アミド (ロッカー) アミド (ロッカー) アミド (ロッカー) アミド (ロッカー) アミド (ロッカー) アミド (ロッカー) アロラクタムなどを挙げることができる。

アミノ基を有する単量体の具体例としては、 ジメチルアミノエチル (メタ) アクリレート、 ジエチルアミノエチル (メタ) アクリレート、 ジメチルアミノプロピル (メタ) アクリレート、 ジエチルアミノプロピル (メタ) アクリレート

などのジアルキルアミノアルキル (メタ) アク リレート;4ーピニルピリジンなどのピニルピ リジン類等が挙げられる。

以上の単量体のうち、特にアクリル酸、メタクリル酸、2~ヒドロキシエチル(メタ)アクリレート、(メタ)アクリルアミド、 N・ビニルピロリドンなどが好ましい。これらの単量体は、単独または組み合わせて用いられる。

これらの親水性ビニル系単量体(C)は、無水マレイン酸(a)及びこれと共重合可能な油溶性ビルル系単量体(b)と共に一括して仕込んでもよいしてもよいが、その使用量は、無水マレイン酸100 重量部に対して0.1 ~20重量部の範囲であり、グリに好ましくは0.5~10重量部の範囲である。0.1 重量部よりも少ない場合は、無水マレイン酸共重合体の加水分解速度に対して、ほとんど効果を示さないし、また20重量部よりも多い場合は、無水マレイン酸共重合体本来の性能、例えばセメント分散性能を損なうので、これ以上

の添加は好ましくない。

本発明の第2の態機は、無水マレイン酸(a)と前記共単量体(b)との共重合を観水性重合体(d)の存在下に行う方法である。

該親水性重合体(d)としては、前記本発明の第 1の態様の中に記載した親水性ビニル系単量体 (c)の重合体または共重合体の他、ヒドロキシボキシメチルセルロース、メチルセルロース、カルボキシメチルセルロース、カルボキシメチルセルロースをの親水性セルロースボリングリコール、ポリピニルできる。 ボリエチレングリコール、ポリピコールにポリエチレングリコール、ボリエチレングリコール、ボリコール、ポリピコールにポリエテル(メタ)アクリルアを挙げることができ、ポリピニルアルコール、ボリアクリルアをいるとができる。

これらの親水性重合体(d)は、無水マレイン酸(a)及びこれと共重合可能な油溶性ビニル系単量体(b)と共に一括して仕込んでもよいし、重合反

応の進行に応じて徐々に添加してもよく、更には、無水マレイン酸の共重合に先立って、共重合溶媒中で前記親水性ビニル系単量体を重合させることにより、共重合反応系に存在させることもできる。

その使用量は、無水マレイン酸 100重量部に対して0.1~20重量部の範囲であり、更に好ましくは0.5~10重量部の範囲である。0.1 重量部よりも少ない場合は、無水マレイン酸共重合体の加水分解速度に対して、ほとんど効果を示さないし、また20重量部よりも多い場合は、無水マレイン酸共重合体本来の性能、例えばセメント分散性能を損なうので、これ以上の添加は好ましくない。

また、これらの観水性重合体(川は、数平均分子量が100,000 以下のものであり、好ましくは50,000以下、更に好ましくは10,000以下である。数平均分子量が100,000 を越えると、共重合溶媒に対する溶解性が乏しくなり、好ましくない。これらの観水性重合体は該溶媒に均一に溶解も

キサイド、ジイソプロピルパーオキシカーボネート、ラウロイルパーオキサイド、しーブチルパーオキシベンゾエート、過硫酸カリウム、過硫酸アンモニウムなどの過酸化物、2,2'ーアゾピス(2,4ージメチルバレロニトリル)などのアゾ系の開始剤等が挙げられるが、特にこれらに限定されるものではない。

これら重合開始剤の使用量は、無水マレイン酸に対し、0.1 ~20モル%が好適である。

本発明において、重合に当たっては、分散剤を用いなくても行えるが、適当な分散剤を用いた方が、生成する共重合体粒子の粒径、粒径分布のコントロールが可能であり、また凝集が防止でき、エネルギー消費の多い粉砕工程を全く必要としない点で好ましい。

分散剤の例としては、炭素数20以上のオレフィンと無水マレイン酸との共重合体、炭素数2~8のオレフィンと無水マレイン酸との共重合体の高級アルコールハーフエステル、アルケニ

しくは分散するものが望ましく、外観上濁りを 生ずるものでも均一に分散しておれば使用可能 である。

本発明に用いられるラジカル重合開始剤としては、キュメンヒドロパーオキサイド、 t ープチルヒドロパーオキサイド、ベンゾイルパーオ

ルコハク酸、エチレン/ビニルエステル共重合体あるいは、例えばスチレン/メタクリロイルエチルトリメチルアンモニウムメトサルフェート(モル比1/0.05)共重合体、メタクリル酸ラウリル/メタクリロイルエチルジメチルオクチルアンモニウムプロマイド(モル比1/0.03)共重合体などの親油性単量体とカチオン基を有する単量体との共重合体、エチルセルロース等の油溶性セルロース誘導体、長鎖3級アミン類などを挙げることができる。

これら分散剤は、通常、無水マレイン酸 100 重量部に対して0.05~20重量部の範囲で適宜使 用される。

上記分散剤は重合の初期から反応系中に存在させておくのが良いが、重合開始剤及び単量体は重合の初期にまとめて一括添加しても良いし、重合の進行に伴い、徐々に添加しても良い。

重合温度は、使用する重合開始剤の分解温度 や、使用する溶媒の沸点に合わせて選択される が、通常は30~ 150℃、好ましくは40~ 100℃ の範囲で行われる。重合温度が低すぎると重合 速度の低下をきたし、高すぎると生成する共重 合体が反応器壁に付着し易くなったり、塊状と なり易くなる。

重合反応の時間は、通常1~15時間の範囲で 適宜設定される。

また、反応は加圧状態で行ってもよいし、共 単量体をそのままもしくは溶液として滴下しな がら、またはガス状の単量体であれば、これを 吹き込みながら、常圧下で行ってもよい。

このようにして、沈澱飯合を行うことにより、 〔作 用〕 目的とする無水マレイン酸共重合体微粒子が得 られる.

本発明の方法により得られる無水マレイン酸 共重合体の平均分子量は通常約200,000 以下で あるが、分子量の調節はモノマー濃度、開始剤 の使用量、重合温度等の条件設定によっても行 えるし、通常用いられる連鎖移動剤、例えばラ ウリルメルカプタン、イオウ等のイオウ系化合 物、芳香族アミン、脂肪族アミン等の窒素系化

重合体を用いない場合に比べて、本発明で得ら れる共重合体微粒子は親水性が増しており、水 とのなじみが良く、加水分解が促進されるもの と推定される。

親水性ピニル系単量体は、無水マレイン酸と 共単量体との共重合に関与して、共重合体鎖中 に組み込まれることもあるし、それ自身が反応 系中で単独重合し、結果的に共重合体粒子中に 取り込まれることもあると思われる。

また、親水性重合体も何らかの形で共重合体 粒子中に取り込まれ、該共重合体の加水分解を 促進する作用を発揮するものと推定される。

〔発明の効果〕

以上、詳細に説明した通り、本発明により得 られる無水マレイン酸共重合体微粒子は、従来 技術における課題を解決し、更にその加水分解 速度を任意にコントロールできるものである。

これによって、用途に応じて適当な加水分解 速度を付与することが可能となり、例えば前述 のコンクリート用スランプロス防止剤として使 合物、クロロホルム、四塩化炭素等のハロゲン 化合物などの存在下に重合を行う方法によって も可能である。

本発明により得られる無水マレイン酸共π合 体微粒子の粒径は、用いられる単量体、溶媒、 重合開始剤、分散剤等の種類及び量、反応条件 によって変化するが、通常0.1~10㎞の範囲内 である。 反応終了後、適宜、分離、乾燥等の操 作を施すことにより、目的とする共重合体微粒 子を得ることができる。

こうして得られた無水マレイン酸共重合体微 粒子は、従来の無水マレイン酸共重合体と異な り、その加水分解速度を任意に調節することが できるものであった。共重合反応系に存在させ る親水性ビニル系単骨体又は親水性蛋合体の骨 が多くなる程、得られる共重合体の加水分解速 度を速くすることができた。

このような効果の発現の機構は必ずしも明ら かでないが、親水性ビニル系単量体又は親水性

用する場合には、従来法により得られる共重合 体では約1㎞以下にまで相当細かく粉砕しなけ れば満足の行く性能を発揮できなかったが、本 発明の方法により得られる共重合体微粒子は、 従来よりも粒径が大きくても、充分な徐放性を 与えることができ、またその速度を任意にコン トロールできる。

更に、医薬、農薬等、徐放性が重要な因子と なる分野へも応用の可能性が大きい。

〔実施例〕

以下に実施例を挙げて本発明を具体的に説明 するが、本発明はこれらの実施例のみに限定さ るものではない。尚、例中の「部」は「重量部」 である。

実施例-1

撹拌装置、ガス導入管、温度計、冷却管を備 え、冷却管の先にはガスバッグのついた1ℓセ パラプルフラスコに、トルエン 607部、無水マ レイン酸68.6部、アクリル酸1.5 部及び分散剤 として、スチレン/メタクリロイルエチルトリ

メチルアンモニウムメトサルフェート(モル比 1/0.05) 共重合体3.4 部を入れ、窒素雰囲気 中撹拌下に、70℃まで昇温した。重合開始剤と して2,2'-アゾピスイソプチロニトリル 6.8部 を添加し、続いて別に用意したポンベから、イ ソプチレンガスをガス導入管から溶液中に導い た。反応温度を70℃に保ったまま、イソプチレ ンガスを3時間で45部 (無水マレイン酸に対す るモル比1.14)を連続的に吹き込んだ。イソブ チレンガスの導入開始後、溶液はすぐに白濁し、 またガスバッグは彫らまないため、ガスが溶液 に効率よく吸収され、重合反応が起こっている ことがわかった。ガス吹き込み終了後、さらに その温度で3時間撹拌下に熟成した後、冷却し た。ポリマーの沈澱物を含んだスラリー状の反 応液を取り出し、濾過、乾燥して 103部の白色 扮末を得た。

得られた共重合体微粒子を水に分散し、NaOH で当量中和して水溶液とした後、ゲルパーミエ ーションクロマトグラフィーで分子量を測定し

り、電位差滴定法により未分解の無水マレイン酸単位の量を求め、加水分解率を算出した。

(2) アルカリ条件下での加水分解性テスト

0.052 モル/ ℓのNaOH水溶液 100g中に上記(1)と同じスラリーを0.33g入れて分散し、 搅拌下に20℃に保った。20分後のポリマーの 加水分解率を、濁度測定により求めた。すな わち、加水分解前の濁度及び完全に加水分解 したときの溶液の濁度を別途測定しておき、 比例計算により加水分解率を算出した。濁度 計は、光透過型遠心沈降粒度分布測定装置 (剱島津製作所製 SACP-3)付属のものを用

実施例-2~4

いた。

実施例-1において、アクリル酸1.5 部を、アクリル酸5.0 部(実施例-2)、アクリル酸0.8 部(実施例-3)、2-ヒドロキシエチルアクリレート1.5 部(実施例-4)に置き換え、他は実施例-1と同様にして、イソプチレンと無水マレイン酸の共重合を行った。得られた共

たところ、重量平均分子量8,300(ポリスチレン スルホン酸Na換算) であった。

一方、得られた共重合体微粒子を電子顕微鏡で観察したところ、されいな球状単分散粒子が生成しているのが観察された。また、これを水に分散し、光透過型遠心沈降粒度分布測定器(蛸島津製作所製 SACP-3)で粒径及び粒径分布を測定したところ、粒径0.45㎞の位置に単一ピークが現れ、ほとんど凝集体を形成していないことがわかった。

更に、得られた共重合体微粒子について下記の(1)及び(2)の方法により加水分解性を評価し、 結果を表-1に示した。

(1) 中性条件下での加水分解性テスト

得られた共重合体微粒子をイオン交換水中に分散し、該共重合体微粒子が30重量%含まれるスラリーを得た。このスラリーを50ccのスクリュー質に約8分目になるように入れ、密閉して、40℃の恒温槽に静置した。初期pHは5前後であった。120時間後サンプルを取

重合体微粒子について実施例-1と同様に分析 を行い、結果を表-1に示した。

実施例 - 5

実施例-1において、分散剤のスチレン/メタクリロイルエチルトリメチルアンモニウムメトサルフェート(モル比1/0.05)共重合体を1.5 部用いる以外は同じ条件にて共重合を行った。得られた共重合体微粒子について、実施例-1と同様に分析を行い、結果を表-1に示した。

比較例-1

実施例-1において、アクリル酸を添加せずに、他は全く実施例-1と同様にして、イソプチレンと無水マレイン酸の共重合反応を行った。 得られた共重合体微粒子を同様な方法で評価し、 結果を表-1に示した。

	親水性単量体	平均拉径	重量平均 分 子 量	加水分解率 (%)		
	添加量 対無水マレイ ン酸 100部	(µm)	(GPC)	中性条件 (40℃,120ffr)	アルカリ条件 (20℃, 20分)	
判例 - 1	アクリル酸 (2.2部)	0.45	8,300	68	85	
实验例 - 2	アクリル酸 (7.3部)	0.50	7,800	82	93	
実施例 - 3	アクリル酸 (1.2部)	0.44	7.500	51	65	
実施的 - 4	2-ヒドロキシ エチルアクリ レート (2.2名間)	0.40	8, 100	55	71	
実施例 -5	アクリル酸 (2.2部)	2.3	8,500	44	56	
比較例 — 1	なし	0.50	7,800	15	. 18	

表 I の結果から明らかなように、アクリル酸 の添加量が多いほど、得られた共宜合体微粒子 の加水分解性は良くなっていた。

比較例-2

搅拌装置、圧力ゲージ、ガス導入口のついた

に、他は全く同様にして、イソプチレンと無水マレイン酸との共重合反応を行った。得られたプロック状のポリマー塊を同様にしてコーヒーミル及びサンドミルで粉砕し、粒径の異なる共重合体微粒子を得た。これらについても同様の評価を行い、結果を表-2に示した。

麦 -

	親水性単量体	サンドミル	平均拉径	分子量	加水分解率 (%)	
	(添加量, 対無水マレイン酸 100部)	粉碎時間 (Nr)	(in)		中性条件 (40 ℃. 120Hr)	アルカリ条件 (20 ℃, 20分)
比較知	アクリル酸 (2.2部)	0.5	5.1	10,500	15	17
		1.0	1.1	-	42	50
-2		3.0	0.56	•	72	88
ILAARIA	なし	0.5	3.8	9,800	3	1′
出统例		1.0	0.95		18	21
-3		3.0	0.51	•	35	47

比較例-2に見られるように、溶液重合法により得た共重合体は、実施例と同等の加水分解

1 & オートクレープ中に、アセトン607 部、無 水マレイン酸68.6部、アクリル酸1.5 部、ジメ チルアニリン3.0 郎、2.2'-アゾピスイソプチ ロニトリル6.8 部を入れ、窒素置換後別に用意 したボンベから、イソブチレン45部をオートク レープ中に注入した。注入後、徐々に70℃まで 昇温し、その後70℃~80℃の温度で6時間重合 反応を行った。圧力は約3kg/cm² から徐々に 低下した。反応後、冷却、脱気して、ポリマー を含んだ赤褐色のアセトン溶液を取り出した。 溶媒をエパポレータにて除去後、減圧乾燥して、 プロック状のポリマー塊を得た。このポリマー をコーヒーミルで粉砕後、水に分散し、30%の スラリー状態で、サンドミルにより温式粉砕を 行った。サンドミル粉砕開始後、0.5 時間、1 時間、3時間で各々サンプリングし、得られた 共重合体微粒子についてそれぞれ実施例-1と 同様に分析を行い、結果を表-2に示した。 比較例-3

比較例-2において、アクリル酸を添加せず

性を得るには1時間以上のサンドミル粉砕が必要であった。

実施例-6

撹拌装置、温度計、冷却管を備えた1ℓセバ ラブルフラスコに、トルエン607 部、アクリル 酸1.5 部、塩合開始剤として2.2'ーアゾピスイ ソブチロニトリル6.8 部を添加し、窒素雰囲気 中撹拌下に、70℃まで昇温し、この温度に5時間保った。更に100 ℃まで昇温し、1時間撹拌 を続けた。窒温まで冷却し、フラスコにガス導 を続けた。 でかかり出し、カラスコにガス等 着した。 フラスコ中の溶液を一部取り出し、別 途分析したところ、数平均分子量2,300 のポリ アクリル酸が生成していた。

フラスコ中のポリアクリル酸溶液に無水マレイン酸68.6部及び分散剤としてスチレン/メタクリロイルエチルトリメチルアンモニウムメトサルフェート(モル比1/0.05)共重合体3.4 部を加え、窒素雰囲気中撹拌下に70℃まで昇温した。重合開始剤として2.2'-アゾビスイソプ

チロニトリル6.8 部を添加し、以下は実施例-1と全く同様にイソブチレンガスを溶液中に吹き込み、イソブチレンと無水マレイン酸の共重合反応を行った。

得られた共重合体微粒子について、実施例-1と同様に分析を行い、結果を表-3に示した。 実施例-7

実施例-1においてアクリル酸1.5 部をポリエチレングリコール(数平均分子量1,000)1.5 部とする以外は実施例-1と全く同様の方法でイソプチレンと無水マレイン酸の共重合反応を行った。得られた共重合体微粒子を同様の方法で評価し、結果を表-3に示した。

叏	-	3
---	---	---

	親水性重合体 / 添 加 量 \	平均拉径	重量平均 分子量	加水分類	7 平 (%)	
	対無水マレイン 酸 100部	(µm)	(GPC)	中性条件 (40°C,120Hr)	アルカリ条件 (20℃, 20分)	
実施例 — 6	ポリアクリル 酸 (2.2部)	0.62	8,700	61	73	
実施明 - 7	ポリエチレン グリコール (2.2部)	0.65	9,300	56	72	

実施例-8

実施例-1において、ガス導入管及びガスバッグを使用せず、代わりに満下ロートを備えつけ、イソブチレンガス45部の代わりにスチレン72.8部を3時間で連続的に満下する以外は実施例-1と全く同様にしてスチレンと無水マレイン酸の共重合を行った。

140 郎の白色粉末が得られ、これについて実施例-1と同様に分子量および粒径の分析を行ったところ、重量平均分子量9.300、粒径は0.41 mであり、ほとんど凝集物のない単分散粒子であった。更に同様の方法で加水分解性を評価し結果を表-4に示した。

比較例-4

実施例 - 8 において、アクリル酸を添加せずに、他は全く同様にして、スチレンと無水マレイン酸の共重合反応を行った。得られた共重合体微粒子を同様な方法で評価し、結果を表 - 4 に示した。

表 - 4

	親水性	# 54	平均拉径	重量平均 分 子 量	加水分別	华 (%)	
	/ 添 力 対無水で 1000	プレイン) B	(μm)	(GPC)	中性条件 (40°C,120Hr)	アルカリ条件 ・(20°C, 20分)	
実施例 8	7. 9 1	ル酸	0.41	9.300	32	40	
比較 4	te	L	0.46	9.700	3	9	

出願人代理人 古谷 顰

```
2/39/1
DIALOG(R) File 345: Inpadoc/Fam. & Legal Stat
(c) 2002 EPO. All rts. reserv.
8837384
Basic Patent (No, Kind, Date): JP 1204910 A2 890817 <No. of Patents: 001>
Patent Family:
   Patent No
                Kind Date
                                Applic No
                                JP 8830506
                A2 890817
    JP 1204910
```

PATENT FAMILY:

JAPAN (JP)

Patent (No, Kind, Date): JP 1204910 A2 890817

MANUFACTURE OF FINELY DIVIDED PARTICLE OF MALEIC ANHYDRIDE COPOLYMER

Kind Date

A 880212 (BASIC)

Patent Assignee: KAO CORP

Author (Inventor): OTANI SHOJI; MUROI YOSHIYUKI; FUKUDA MASAHIRO;

TSUSHIMA RIKIO

Priority Data (No, Kind, Date): JP 8830506 A 880212

> Priority (No, Kind, Date): JP 8830506 A 880212 Applic (No, Kind, Date): JP 8830506 A 880212

IPC: * C08F-222/06; C08F-002/06 CA Abstract No: ; 112(10)078211V Derwent WPI Acc No: ; C 89-281406 JAPIO Reference No: ; 130510C000085 Language of Document: Japanese

1/9/1

DIALOG(R) File 351: Derwent WPI

(c) 2002 Derwent Info Ltd. All rts. reserv.

008016294

WPI Acc No: 1989-281406/198939

XRAM Acc No: C89-124592

Maleic anhydride copolymer fine granules prodn. - by

radical-copolymerising maleic anhydride and vinyl comonomers in presence of hydrophilic vinyl monomers, etc.

Patent Assignee: KAO CORP (KAOS)

Number of Countries: 001 Number of Patents: 001

Patent Family:

Patent No Kind Date Applicat No Kind Date Week
JP 1204910 A 19890817 JP 8830506 A 19880212 198939 B

Priority Applications (No Type Date): JP 8830506 A 19880212

Patent Details:

Patent No Kind Lan Pg Main IPC Filing Notes

JP 1204910 A 9

Abstract (Basic): JP 1204910 A

Maleic anhydride (MA) copolymer fine granules are produced by radical-copolymerising (a) maleic anhydride and (b) one or more oil-soluble vinyl comonomers in the presence of (c) hydrophilic vinyl monomers contg. polar gp. selected from carboxylic acid, OH, sulphonic aid, amide and amino gps. in amts. of 0.1-20 pts.wt. to 100 pts.wt. of (a) in (d) solvents dissolving (a) and (b) and not dissolving the copolymers formed.

Pref. (b) include 2-22 C olefins, styrene monomers, 1-22 C alkyl gp.-contg. alkylvinyl ethers and vinyl esters of 2-22 C aliphatic carboxylic acids.

USE/ADVANTAGE - The MA copolymer fine granules are used as gradually-dispersing agents and cement compounding agents for maintenance of fluidity of concrete (slump loss inhibitors) The hydrolysis velocity of the MA copolymer fine granules can be controlled arbitrarily.

Title Terms: MALEIC; ANHYDRIDE; COPOLYMER; FINE; GRANULE; PRODUCE; RADICAL; COPOLYMERISE; MALEIC; ANHYDRIDE; VINYL; COMONOMER; PRESENCE; HYDROPHILIC; VINYL; MONOMER

Derwent Class: A14; A35; F09; G03; L02

International Patent Class (Additional): C08F-002/06; C08F-222/06

File Segment: CPI

Manual Codes (CPI/A-N): A02-A03; A04-F05; A10-B04; A12-R01A; L02-D14E Plasdoc Codes (KS): 0030 3003 0037 0038 0203 3002 0206 0226 0230 0242 0251 0258 0265 0272 0279 0293 0306 0405 0412 0502 3062 0790 0797 0804 0811 0874 0881 1411 1418 2023 2024 2066 2116 2123 2272 2280 2318 2386 2394 2541 3250 2575 2585 2589 2609 2733 3275

Polymer Fragment Codes (PF):

001 014 02& 034 04& 041 046 047 05- 050 051 052 053 054 055 056 066 067 068 069 070 074 075 076 077 081 086 091 092 093 104 105 106 13- 155 157 264 265 27& 28& 311 316 318 334 342 355 393 402 408 409 417 50& 516 518 52& 532 533 535 537 541 546 549 575 58& 583 589 623 624 626 679 691 698 721 726

Derwent Registry Numbers: 0426-U

?